# **EUROPEAN PATENT OFFICE**



99 P 8088



PUBLICATION NUMBER

04087262

PUBLICATION DATE

19-03-92

APPLICATION DATE

30-07-90

APPLICATION NUMBER

02201911

APPLICANT: MITSUBISHI HEAVY IND LTD;

INVENTOR: GENGO TADASHI;

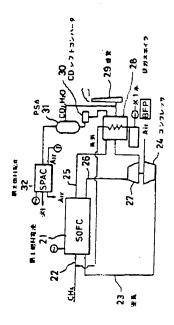
INT.CL.

H01M 8/00 H01M 8/06 H01M 8/12

TITLE

: FUEL CELL POWER GENERATION

SYSTEM



ABSTRACT :

PURPOSE: To improve the efficiency of conversion of chemical energy into electric energy by installing a second fuel cell using proton conductive electrolyte into which the fuel-side exhaust gas of a first fuel cell using oxygen ion conductive electrolyte is introduced through a gas reformer.

CONSTITUTION: Fuel 22 and air 23 are pressurized by a compresser 24 and then, introduced to a first fuel cell (SOFC) 21 using oxygen ion conductive electrolyte so that power is generated by chemical reaction, and discharged as fuel-side exhaust gas 26. The fuel side exhaust gas 25 is sent to CO shift converter 30 and PSA 31 so as for water to be removed, and thereafter, mixed gas containing H<sub>2</sub> is sent as fuel to a second fuel cell (SPAC) 32 which uses proton conductive electrolyte, and power is generated through chemical reaction by the gas together with separately introduced air, and then, the gas is discharged as exhaust gas of the air side and as exhaust gas of the fuel side. It is thereby possible to improve the efficiency of conversion of chemical energy into electric energy by completely consuming surplus fuel from the first fuel cell 21, which uses oxygen ion conductive electrolyte, at the second fuel cell 22.

COPYRIGHT: (C)1992,JPO&Japio

THIS PAGE BLANK (USPTO)

19日本国特許庁(JP)

① 特許出願公開

# ◎ 公開特許公報(A) 平4-87262

⑤Int. Cl. <sup>5</sup>
H 01 M 8/00

. .

識別記号 庁内整理番号

❸公開 平成4年(1992)3月19日

H 01 M 8/00 8/06 A 9062-4K R 9062-4K S 9062-4K 9062-4K

8/12

審査請求 未請求 請求項の数 ] (全4頁)

②特 願 平2-201911

**②出 類 平2(1990)7月30日** 

@発明者 玄後

長崎県長崎市飽の浦町1番1号 三菱重工業株式会社長崎

造船所内

⑪出 願 人 三菱重工業株式会社

東京都千代田区丸の内2丁目5番1号

個代 理 人 弁理士 鈴江 武彦 外3名

贝 鐝 名

1. 発明の名称

燃料電池発電システム

2. 特許請求の範囲

酸素イオン等電性電解質を用いた第1燃料電池と、この第1燃料電池の燃料側排ガスがガス改質 装置を介して導入されるプロトン導電性電解質を 用いた第2燃料電池とを具備することを特徴とす る燃料電池発電システム。

3. 発明の詳細な説明

[産業上の利用分野]

本発明は、燃料電池発電システムの改良に関す。 5.

【従来の技術】

周知の如く、従来技術では、未使用燃料は電池 免電部以後で燃焼させ、その後部のボトミングサイクル(ガスタービン又は蒸気タービンの少くと も一方)に熱エネルギーとして与える方法しかなかった。また、特に、社のシールレス構造の電池 では電池出口で必ず燃料は完全に燃焼してしまう ので、化学エネルギーは完全に失われる。

従来の燃料電池システムの例を第3図~第5図を参照して説明する。

第3回は加圧型燃料電池システムの例であり、
酸素イオン専電型燃料電池(以下、SOFC) 1
に燃料2とコンプレッサー3に加圧された空気 4
が導入され、発電後未使用燃料が含まれた燃料側 排がスとして排出されたのに空気倒排がスを提合 燃焼させた後にエキスパングー 5 に送り発電後、 この排がスは排がスポイラ 6 に送りれている。 た彼水 7 等を加熱後、外部へ放出されて、銀はされ た彼水 7 等を加熱後、外部とした。 の排がスポイラ 6 によって発生した。 の排がスポイラ 6 によって発生した。 のよがスポイラ 6 によって発生した。 のようとして、 気タービン 9 へ送られている。 一方、、 好がスポイラ 6 にて、 数 がった HiOは、 数 で 11は燃 焼倒排がス、 12は空気倒排がス、 13は 復水器であ

第4 図は、大気圧 S O F C 排 ガス G R 付きシステムの例であり、 S O F C 1 より排 ガスポイラ 6 内にて燃焼するもので、この排ガスは空気 10に導

### 特閒平4-87262(2)

かれるように構成されている。図中の14はGRを示す。

第5 図は、大気圧SOFC貫流システムの例であり、第4 図の排ガス(GR:14)の再導入がないものである。

しかしながら、従来技術によれば、せっかくエントロピーの高い化学エネルギーの余剰を熱エネルギーに変換した上でないと、電気エネルギに変換できないという問題点があった。

本発明は上記事情に鑑みてなされたもので、プロトン専電性電解質を用いた第2燃料電池を備えることにより、酸素イオン導電性電解質を用いた第1燃料電池からの余剰燃料を前記第2燃料電池で完全に消費し、もって最大効率で化学エネルギを電気エネルギに変換しえる燃料電池発電システムを提供することを目的とする。

[課題を解決するための手段と作用]

本免明は、酸素イオン導電性電解質を用いた第 1 燃料電池と、この第1 燃料電池の燃料側排ガス がガス改質装置を介して導入されるプロトン導電

- (1) SOFCにて発生した排ガスに含まれる糸制燃料より水をドレン化又はPSAにて除去し、CO、CO。、H。を後流に設けたSPFCの燃料として導入する方法。
- (2) 前述の燃料をPSAでH2O, CO2を除去し、CO, H2を後流に設けたSPFCの燃料として導入する方法。
- (3) 排ガスポイラの後流に設けたシフトコンパータにより C O → H , とし、 P S A で C O , , H , O を除去して純 H , を後流に設けた S P F C の燃料として導入する方法。

要は、SPACに、排ガス糸剰燃料のH』を供給すれば良いのであって、その他のCOやCO。を除去すれば、プロトン電池の効率は上るが、その分設備がかかり、本質的な違いはない。

上記方法は、使用される燃料の種類及び発電システムの大きさにより決定すべきで、余剰燃料に 日。が多いもの又は小型のものは上記(1) 又は (2) 、大型システムで石炭ガス等低日。濃度のも のは(2) 又は(3) を選択することになる。 性電解質を用いた第2燃料電池とを具備すること を特徴とする燃料電池発電システムである。

本発明において、プロトン 非電性電解質を用いた第2燃料電池(SPFC)の原理は、第6図に示す通りである。つまり、燃料としてH2 と空気(〇2)の導入によって、下記反応を起こし、+極側より妖空気とH2 〇を、又-姫側よりH2 残分を排出して電流を発生するもので、その構造はSOFCと略同じである。なお、図中のL;は例えば100 μmである。

+ 極; 2 H · + 2 e · + 1/2 O 2 - H; O - 極; H 2 - 2 H · + 2 e ·

本発明によれば、酸素イオン選電性電解質を用いた第1燃料電池(SOFC)からの余剰燃料(通常40~10%程度)を前記第2燃料電池(SPFC)で完全に消費し、もって最大効率で化学エネルギを電気エネルギに変換できる。

本発明において、化学エネルギを電気エネルギに変換する方法としては、以下の3つの方法が考えられる。

#### [実施例1]

以下、本発明の実施例1に係る加圧型高効率燃料電池システムを第1図を参照して説明する。

図中の21は、酸素イオン導電性電解質を用いた 第1燃料電池(以下、SOFCという)である。 このSOFC21には、燃料(例えばCH。;メタ ン)22及び空気23がコンプレッサ24にて加圧され た後、夫々導入され、化学反応によって発電され、 燃料側排がス25と空気側排がス26として排出され ている。

これらの排ガスは、空気側排ガス 26として排出されている。空気側排ガス 26にてエキスパンダターピン 21を回転させた後、排ガスボイラ 28へ送られ、燃料側排ガス 25は直接排ガスボイラ 28へ送られ、別々に高温エネルギーのみを変換にて吸収される。低温となった空気側排ガス 26は煙突 29より大気放出されている。

一方、燃料側排ガス 25は C O シフトコンパータ 30及びその後流に設けられている P S A 31に送られて水を除去した後、 H , 分を含む混合ガスをブ

## 特朗平4-87262(3)

ロトン選電性電解質を用いた第2燃料電池(以下、 SPFCという) 32に燃料として送られていて、 これとは別に導入された空気とによって化学反応 し発電された後、夫々空気側排ガス及び燃料側排 ・ガスとして排出されるようになっている。 なお、 上記PSA 31及びCOシストコンバーク 30を総称 してガス改賞装置と呼ぶ。

しかして、上記実施例1によれば、第1燃料電池21の余剰燃料を後流の第2 燃料電池32で完全に消費し、最大の効率を発揮することができる。 【実施例2】

本発明の実施例2に係る常圧型高効率燃料電池システムは、実施例1と比べ、SOFC21にて空気側排ガス26、直接排ガスポイラ28に送られること、及び空気23がFDF41にて常圧程度にて送られていることが相違している(第2図参照)。

なお、上記実施例ではPSA及びCOシフトコンパータからなるガス改質装置を用いた場合について述べたが、これに限らず、PSA又はCOコンパータいずれか一方を用いて上記実施例と同様

な効果を有する。

#### [発明の効果]

以上詳述した如く本允明によれば、プロトン専電性電解質を用いた第2燃料電池を備えることにより、酸素イオン専電性電解質を用いた第1燃料電池からの余剰燃料を前記第2燃料電池で完全に消費し、もって最大で串で化学エネルギを電気エネルギに変換しえる世科電池発電システムを提供できる。

#### 4. 図面の簡単な技術

第1 図は本発明(接続例1 に係る加圧型高効準 燃料電池システムで説明図、第2 図は本発明の実 施例2 に係る常圧で認効率燃料電池システムの説 明図、第3 図~読む図に共々従来の燃料電池シス テムの説明図、まも図は本発明に係る S P A C の 原理説明図である。

21… 第 1 燃料 電池、 22… 燃料、 23… 空気、 24… コンプレッサー、 25… 燃料 側排 ガス、 26… 空気 側排 ガス、 27… ニモスパングタービン、 28… 排 ガスポイラ、 31… PSA、 32… 第 2 燃料 電池、

41 ... F D F .

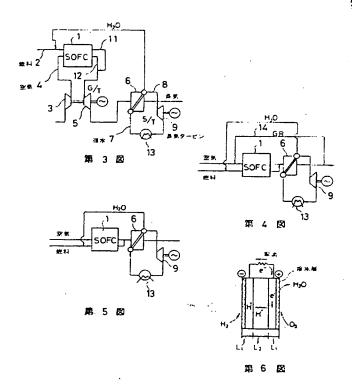
出版人代理人 弁理士 鈴江武彦

21 ×1 SPAC AIT 25 CO. MO 30 CD 27 H 32 OF 2 CHZ 23 - 26 AIT 25 CD. MO 30 CD 27 H 32 OF 2 CHZ 23 - 26 AIT EFF MARK 5 28 MARK 5 24 327 D 27

32 SPAC 31 30 CH4 SOFC 26 WHB © 29

第 2 🔯

特朗平4-87262(4)



DOCKET NO: GRAPE 5088

SERIAL NO: \_\_\_\_\_\_\_

APPLICANT: Baldauf et al

LERNER AND GREENBERG P.A.

P.O. BUX 2480

HOLLYWOOD, FLORIDA 33022

TEL. (954) 925-1100